(19)日本国特許庁(JP)

四特許公報(B2)

(11)特許番号

第2586739号

(45)発行日	平成9年(1997)3月5日
(30) 751 1 14	1 120 17 07 17 07 17 07

(24) 登録日 平成8年(1996) 12月5日

						
(51) Int. C1.6	識別記号	庁内整理番号	FI			技術表示箇所
F01N 3/6	08		F01N	3/08	Α	
					В	
3/1	10			3/10	Α	
3/2	24		•	3/24	R	
F 0 2 D 41/0	3 0 5		F 0 2 D	41/04	305 Z	
	請求	頃の数37	H		(全30頁)	最終頁に続く
(21) 出願番号 特願平6-500002			(73)特許権者 99999999			
				トヨタ	自動車株式会社	
(86) (22) 出願日 平成5年(1993) 6月10日			愛知県	豊田市トヨタ町1番	地	
			(72)発明者	竹島	伸一	
(86) 国際出願番号 PCT/JP93/00778			静岡県	裾野市今里375-1		
(87) 国際公開番号 W093/25806		(72) 発明者 田中 俊明				
(87) 国際公開日 平成5年(1993) 12月23日			静岡県	沼津市下香貫馬場4	78 - 5	
(31) 優先権主張番号 特願平4-177666		(72) 発明者	(72) 発明者 井口 哲			
(32)優先日	日 平4(1992)6月12日			静岡県三島市徳倉629-11		
(33)優先権主張国 日本(JP)		(72)発明者	荒木 康			
(31) 優先権主張番号 特願平4-190213			静岡県	裾野市御宿1321		
(32) 優先日 平4(1992)6月25日		(72)発明者)発明者 広田 信也			
(33)優先権主張国 日本(JP)			静岡県	裾野市千福ケ丘2ー	26-5	
(31) 優先権主張番号 特願平4-361575		(74)代理人	弁理士	字井 正一 (タ	14名)	
(32)優先日	平4(1992)12月29日	•				
(33)優先権主張国	日本(JP)		審査官	安池	一貴	
			·			最終頁に続く

(54) 【発明の名称】内燃機関の排気浄化装置

1

(57) 【特許請求の範囲】

【請求項1】流入する排気ガスの空燃比がリーンであるときにNOxを吸収し、流入する排気ガス中の酸素濃度を低下させると吸収したNOxを放出するNOx吸収剤を機関排気通路内に配置し、NOx吸収剤に吸収されているNOx量を推定するNOx量推定手段と、該NOx量推定手段によりNOx吸収剤に吸収されていると推定されたNOx量が予め定められた許容量を越えたときにNOx吸収剤に流入する排気ガス中の酸素濃度を低下されてNOx吸収剤からNOxを放出させるNOx放出手段とを具備した内燃機関の排気浄化装置。

【請求項2】上記NOx量推定手段が燃焼室から機関排気 通路内に排出されるNOx量に基いてNOx吸収剤に吸収され ているNOxを推定する請求項1に記載の内燃機関の排気 浄化装置。 2

【請求項3】上記NOx量推定手段が機関負荷および機関回転数に応じて機関から機関排気通路内に単位時間当り排出されるNOx量を算出するNOx量算出手段と、該NOx量算出手段により算出されたNOx量を積算する積算手段とにより構成される請求項2に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項4】上記NOx量算出手段が機関から機関排気通路内に単位時間当り排出されるNOx量を機関負荷および機関回転数の関数として予め記憶しているメモリを具備し、上記積算手段が該メモリに記憶されかつ機関負荷および機関回転数から定まるNOx量を積算する請求項3に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項5】機関負荷を制御するために機関吸気通路内 に配置されたスロットル弁を具備し、該スロットル弁下 流の機関吸気通路内の負圧を機関負荷の代表値として用

20

40

50

5

収剤に吸収されるNOx量を推定する請求項27に記載の内 燃機関の排気浄化装置。

【請求項29】上記NOx量推定手段により推定されたNOx量が上記許容値を越えたか否かとは無関係に機関の運転状態に応じて燃焼室内に供給される混合気の空燃比をリッチにする空燃比制御手段を具備した請求項1に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項30】上記空燃比制御手段は機関負荷が予め定められた負荷よりも高いときに燃焼室内に供給される混合気の空燃比をリッチにする請求項29に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項31】上記空燃比制御手段はアイドリング運転に移行したときに燃焼室内に供給される混合気の空燃比を一時的にリッチにする請求項29に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項32】上記空燃比制御手段は加速度が予め定められた値よりも大きい加速運転時に燃焼室内に供給される混合気の空燃比をリッチにする請求項29に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項33】上記空燃比制御手段は変速機のシフトダウン作用時に燃焼室内に供給される混合気の空燃比をリッチにする請求項29に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項34】上記NOx量推定手段は予め定められた時間以上混合気の空燃比がリッチにされたときにはNOx吸収剤に吸収されていると推定されるNOx量を零にする請求項29に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項35】NOx吸収剤がカリウム、ナトリウム、リチウム、セシウムからなるアルカリ金属、バリウム、カルシウムからなるアルカリ土類、ランタン、イットリウムからなる希土類から選ばれた少くとも1つと、白金とを含む請求項1に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項36】NOx吸収剤がバリウム、銅の複合酸化物からなる請求項1に記載の内燃機関の排気浄化装置。

【請求項3.7】NOx吸収剤下流の機関排気通路内に三元 触媒を配置した請求項1に記載の内燃機関の排気浄化装 署

【発明の詳細な説明】

技術分野

本発明は内燃機関の排気浄化装置に関する。 背景技術

ディーゼル機関においてNOxを浄化するために機関排 気通路を一対の排気枝通路に分岐し、これら排気枝通路 の分岐部に切換弁を配置し、切換弁を一定期間経過する 毎に切換えて排気ガスをいずれか一方の排気枝通路内に 交互に導びき、各排気枝通路内に夫々NOxを酸化吸収し うる触媒を配置したディーゼル機関が公知である(特開 昭62-106826号公報)。このディーゼル機関では一方の 排気枝通路内に導かれた排気ガス中のNOxがその排気枝 通路内に配置された触媒に酸化吸収せしめられる。この 間、他方の排気枝通路への排気ガスの流入が停止せしめ られると共にこの排気枝通路内には気体状の還元剤が供給され、この還元剤によってこの排気枝通路内に配置された触媒に蓄積されているNOxが還元せしめられる。次いで一定期間経過すると切換弁の切換作用によってそれまで排気ガスが導びかれていた排気枝通路への排気ガスの導入が停止されていた排気枝通路への排気ガスの導入が再開される。即ち、このディーゼル機関では各排気枝通路についてみると一定期間排気ガスが流通せしめられてこの間に排気ガ

と一定期間排気ガスが流通せしめられてこの間に排気ガス中のNOxが触媒に酸化吸収せしめられ、次いで一定期間排気ガスの流入が停止せしめられると共に還元剤が供給されて触媒に蓄積されていたNOxが還元せしめられ

しかしながら機関から排出される NO_x の量は機関の運転状態により変化し、従って排気ガスが流通せしめられている一定期間内に触媒に酸化吸収される NO_x 量はその間の機関の運転状態により変化する。従って多量の NO_x が排出される機関の運転状態が続行した場合には排気ガスが流通せしめられている一定期間内に触媒の NO_x 酸化吸収能力が飽和してしまい、斯くして NO_x を触媒に酸化吸収しえなくなってしまうので NO_x が大気中に放出されるという問題を生じる。

これに対してNO_xの排出量が少ない機関の運転状態が 続行した場合には排気ガスが流通せしめられている一定 期間内には少量のNO_xしか触媒に酸化吸収されない。従 ってこの場合には排気ガスの流入が停止されて還元剤が 供給されたときに一部の還元剤しかNO_xの還元のために 使用されないで還元剤が余剰となり、この余剰の還元剤 が大気中に放出されるという問題を生ずる。

30 発明の開示

本発明の目的は機関から排出されるNOx量の大小にかかわらずに大気中に放出される有害成分を良好に低減することのできる排気浄化装置を提供することにある。
本発明によれば、流入する排気ガスの空燃比がリーンであるときにNOxを吸収し、流入する排気ガス中の酸素濃度を低下させると吸収したNOxを放出するNOx吸収剤を機関排気通路内に配置し、NOx吸収剤に吸収されているNOx量を推定するNOx量推定手段と、NOx推定手段によりNOx吸収剤に吸収されていると推定されたNOx量が予め定められた許容量を越えたときにNOx吸収剤に流入する排気ガス中の酸素濃度を低下されてNOx吸収剤からNOxを放出させるNOx放出手段とを具備した内燃機関の排気浄化装置が提供される。

図面の簡単な説明

第1図は内燃機関の全体図、第2図は基本燃料噴射時間のマップを示す図、第3図は補正係数Kを示す図、第4図は機関から排出される排気ガス中の未燃HC、COおよび酸素の濃度を概略的に示す線図、第5図はNOxの吸放出作用を説明するための図、第6図は機関から排出されるNOx量を示す図、第7図はNOx吸収剤のNOx吸収容量を

40

K、ナトリウムNa、リチウムLi、セシウムCsのようなア ルカリ金属、バリウムBa、カルシウムCaのようなアルカ リ土類、ランタンLa、イットリウムYのような希土類か ら選ばれた少くとも一つと、白金Ptのような貴金属とが 担持されている。機関吸気通路およびNOx吸収剤17上流 の排気通路内に供給された空気および燃料(炭化水素) の比をNOx吸収剤17への流入排気ガスの空燃比と称する とこのNOx吸収剤17は流入排気ガスの空燃比がリーンの ときにはNOxを吸収し、流入排気ガス中の酸素濃度が低 下すると吸収したNOxを放出するNOxの吸放出作用を行 う。なお、NOx吸収剤17上流の排気通路内に燃料(炭化 水素)或いは空燃比が供給されない場合には流入排気ガ スの空燃比は燃焼室3内に供給される混合気の空燃比に 一致し、従ってこの場合にはNOx吸収剤17は燃焼室3内 に供給される混合気の空燃比がリーンのときにはNOxを 吸収し、燃焼室3内に供給される混合気中の酸素濃度が 低下すると吸収したNOxを放出することになる。

上述のNOx吸収剤17を機関排気通路内に配置すればこのNOx吸収剤17は実際にNOxの吸放出作用を行うがこの吸放出作用の詳細なメカニズムについては明らかでない部分もある。しかしながらこの吸放出作用は第5図に示すようなメカニズムで行われているものと考えられる。次にこのメカニズムについて担体上に白金PtおよびバリウムBaを担持させた場合を例にとって説明するが他の貴金属、アルカリ金属、アルカリ土類、希土類を用いても同様なメカニズムとなる。

即ち、流入排気ガスがかなりリーンになると流入排気ガス中の酸素濃度が大巾に増大し、第5図(A)に示されるようにこれら酸素 0_2 が 0_2 —又は 0^2 -の形で白金Ptの表面に付着する。一方、流入排気ガス中のNOは白金Ptの表面上で 0_2 —又は 0^2 -と反応し、N 0_2 となる(2NO + 0_2 →2N 0_2)。次いで生成されたNO $_2$ の一部は白金Pt上で酸化されつつ吸収剤内に吸収されて酸化バリウムBaOと結合しながら第5図(A)に示されるように硝酸イオンN 0_3 -の形で吸収剤内に拡散する。このようにしてN 0_x がN 0_x 吸収剤17内に吸収される。

流入排気ガス中の酸素濃度が高い限り白金Ptの表面で NO_2 が生成され、吸収剤の NO_x 吸収能力が飽和しない限り NO_2 が吸収剤内に吸収されて硝酸イオン NO_3 -が生成される。これに対して流入排気ガス中の酸素濃度が低下して NO_2 の生成量が低下すると反応が逆方向(NO_3 - NO_2)に進み、斯くして吸収剤内の硝酸イオン NO_3 - NO_2 の形で吸収剤から放出される。即ち、流入排気ガス中の酸素濃度が低下すると NO_x の収剤17から NO_x が放出されることになる。第4図に示されるように流入排気ガスのリーンの度合が低くなれば流入排気ガス中の酸素濃度が低下し、従って流入排気ガスのリーンの度合を低くすればたとえ流入排気ガスの空燃比がリーンであっても NO_x 吸収剤17から NO_x が放出されることになる。

一方、このとき燃焼室3内に供給される混合気がリッ

チにされて流入排気ガスの空燃比がリッチになると第4図に示されるように機関からは多量の未燃HC、COが排出され、これら未燃HC、COは白金Pt上の酸素 0_2 -又は 0^{2-} と反応して酸化せしめられる。また、流入排気ガスの空燃比がリッチになると流入排気ガス中の酸素濃度が極度に低下するために吸収剤から N_2 が放出され、この N_2 と第5図(B)に示されるように未燃HC、COと反応して還元せしめられる。このようにして白金Ptの表面上に N_2 が存在しなくなると吸収剤から次から次へと N_2 が放出される。従って流入排気ガスの空燃比をリッチにすると短時間のうちに N_0 x吸収剤17から N_0 xが放出されることになる。

10

即ち、流入排気ガスの空燃比をリッチにするとまず初 めに未燃HC, COが白金Pt上のO2-又はO2-O2-とただちに反 応して酸化せしめられ、次いで白金Pt上の02-又は02-が 消費されてもまだ未燃HC. COが残っていればこの未燃HC. COによって吸収剤から放出されたNOxおよび機関から排 出されたNOxが還元せしめられる。従って流入排気ガス の空燃比をリッチにすれば短時間のうちにNOx吸収剤17 に吸収されているNOxが放出され、しかもこの放出され たNOxが還元されるために大気中にNOxが排出されるのを 阻止することができることになる。また、NOx吸収剤17 には還元触媒の機能を有しているので流入排気ガスの空 燃比を理論空燃比にしてもNOx吸収剤17から放出されたN Oxが還元せしめられる。しかしながら流入排気ガスの空 燃比を理論空燃比にした場合にはNOx吸収剤17からNOxが 徐々にしか放出されないためにNOx吸収剤17に吸収され ている全NOxを放出させるには若干長い時間を要する。

ところで前述したように流入排気ガスの空燃比のリー ンの度合を低くすればたとえ流入排気ガスの空燃比がリ ーンであってもNOx吸収剤17からNOxが放出される。従っ てNOx吸収剤17からNOxを放出させるには流入排気ガス中 の酸素濃度を低下させればよいことになる。ただし、NO x吸収剤17からNOxが放出されても流入排気ガスの空燃比 がリーンであるとNOx吸収剤17においてNOxが還元され ず、従ってこの場合にはNOx吸収剤17の下流にNOxを還元 しうる触媒を設けるか、或いはNOx吸収剤17の下流に還 元剤を供給する必要がある。むろんこのようにNOx吸収 剤17の下流においてNOxを還元することは可能であるが それよりもむしろNOx吸収剤17においてNOxを還元する方 が好ましい。従って本発明による実施例ではNOx吸収剤1 7からNOxを放出すべきときには流入排気ガスの空燃比が リッチにされ、それによってNOx吸収剤17から放出され たNOxをNOx吸収剤17において還元するようにしている。

ところで本発明による実施例では上述したように全負荷運転時には燃焼室3内に供給される混合気がリッチとされ、また高負荷運転時には混合気が理論空燃比とされるので全負荷運転時および高負荷運転時にNOx吸収剤17からNOxが放出されることになる。しかしながらこのような全負荷運転或いは高負荷運転が行われる頻度が少な

20

40

第9図において実線で示されるように NO_x 吸収剤17から NO_x を放出すべきときには時間Cが C_1 に達するまでは補正係数kが単位時間毎に α ずつ上昇せしめられ、次いで時間Cが C_1 と C_2 の間では補正係数kが一定に保持され、次いで時間Cが C_2 を越えると補正係数kが単位時間毎に β ずつ下降せしめられる。これら α , β , C_1 , C_2 の値は補正係数kの変化バターンが第8図において実線で示される NO_x 濃度の変化バターンにできるだけ近くなるように定められている。

一方、 NO_x 吸収剤17の温度、即ち排気ガス温Tが低いときの補正係数kの変化パターンも第8図において破線で示される排気ガス温Tが低いときの NO_x 濃度の変化パターンにできるだけ近くなるように定められている。この場合、第9図において補正係数kの変化パターンを破線のようにするためには実線で示す変化パターンに比べて α , β を共に小さくし、かつ C_1 , C_2 を共に大きくすればよいことがわかる。即ち、補正係数kの変化パターンを第8図に示す NO_x 濃度の変化パターンに近ずけるには第10図に示されるように排気ガス温Tが高くなるにつれて α , β を大きくし、 C_1 , C_2 を小さくすればよいことになる。なお、第10図に示す C_1 , C_2 , α , β と排気ガス温Tとの関係は予めROM32内に記憶されている。

次に第12図から第14図を参照しつつNOx放出制御の第 1 実施例について説明する。

第12図および第13図は一定時間毎の割込みによって実 行される時間割込みルーチンを示している。

第12図および第13図を参照するとまず初めにステップ100においてNOx吸収剤17からNOxを放出すべきであることを示すNOx放出フラグがセットされているか否かが判別される。NOx放出フラグがセットされていないときにはステップ101に進んで補正係数Kが1.0よりも小さいか否か、即ち混合気をリーンにすべき運転状態であるか否かが判別される。K<1.0のとき、即ち混合気をリーンにすべき運転状態のときにはステップ102に進んでカウント値Dが零とされ、次いでステップ103に進む。

ステップ103では圧力センサ19により検出されたサージタンク10内の絶対圧PMおよび機関回転数Nに基いて第6図(B)に示すマップから単位時間当り機関から排出されるNOx量Nijが算出される。次いでステップ104ではN

0x量Nijに割込み時間間隔 Δ t を乗算し、これらの積Nij・ Δ t が Σ NO_x に加算される。積Nij・ Δ t は割込み時間間隔 Δ t の間に機関から排出された NO_x 量を表しており、このとき機関から排出された NO_x は NO_x 吸収剤17に吸

14

り、このとき機関から排出されたNO $_{\mathbf{x}}$ 収収収収利目に吸収されるので Σ NO $_{\mathbf{x}}$ はNO $_{\mathbf{x}}$ 吸収剤17に吸収されているNO $_{\mathbf{x}}$ 量の推定値を表していることになる。

次いでステップ105では温度センサ25により検出された排気ガス温Tに基いて第7図に示す関係から NO_x 吸収容量 NO_x CAPが算出される。次いでステップ106では NO_x 吸収剤17に吸収されている NO_x の推定値 ΣNO_x が NO_x 吸収容量 NO_x CAPを越えたか否かが判別される。 $\Sigma NO_x \le NO_x$ CAPのときには処理サイクルを完了する。このときにはリーン混合気の燃焼が行われており、機関から排出される NO_x が NO_x 吸収剤17内に吸収される。

一方、ステップ106において Σ NO $_x$ >NO $_x$ CAPであると判別されると、即ちNO $_x$ 吸収剤17のNO $_x$ 吸収能力が飽和したと判断されるとステップ107に進んでNO $_x$ 放出フラグがセットされる。次いでステップ108では排気ガス温Tに基いて第10図に示す関係から C_1 , C_2 , α , β が算出され、処理サイクルを完了する。NO $_x$ 放出フラグがセットされると次の処理サイクルではステップ100からステップ109に進み、カウント値Cが1だけインクリメントされる。次いでステップ110ではカウント値Cが $_1$ よりも小さいか否かが判別される。C<C $_1$ のときにはステップ111に進んで補正係数 $_x$ に対する $_x$ の加算作用はC $_x$ となるまで継続して行われ、従って第9図に示されるようにこの間補正係数 $_x$ 0値は増大し続ける。

一方、ステップ110においてC≥C1になったと判断さ 30 れるとステップ112に進んでカウント値CがC2よりも小 さくなったか否かが判別され、C<C2のときには処理サ イクルを完了する。従って第9図に示されるようにC≥ C2となるまで補正係数kが一定に保持されることにな

次いでステップ112において $C \ge C_2$ になったと判断されたときにはステップ113に進んで補正係数kから β が減算される。次いでステップ114では補正係数kが零又は負になったか否かが判別され、k>0のときには処理サイクルを完了する。従って第9図に示されるように $k\le 0$ となるまで補正係数kが減少せしめられる。なお、後述するようにk>0 になるとこの間燃焼室 3 内に供給される混合気がリッチとされ、この間リッチの度合が第9図に示すパターンでもって変化せしめられる。

一方、ステップ114において $k \le 0$ になったと判断されるとステップ115に進んで NO_x 放出フラグがリセットされる。次いでステップ116では ΣNO_x が零とされる。即ち、このとき NO_x 吸収剤17に吸収されていた全 NO_x が放出されたと考えられるので NO_x 吸収剤17に吸収されている NO_x の推定値 ΣNO_x が零とされる。次いでステップ117においてカウント値Cおよび補正係数kが零とされ、処理サ

ステップ202では圧力センサ19により検出されたサージタンク10内の絶対圧PMおよび機関回転数Nに基いて第6図(B)に示すマップから単位時間当り機関から排出されるNOx量Nijが算出される。次いでステップ203ではNOx量Nijに割込み時間間隔 Δ tを乗算し、これらの積Nij・ Δ tが Σ NOxに加算される。この Σ NOxは前述したようにNOx吸収剤17に吸収されているNOx量の推定値を表わしている。次いでステップ204ではNOx吸収剤17に吸収されているNOx量の推定値 Σ NOxが第7図に示すNOx吸収容量NOxCAPの30%である30%CAPよりも大きいか否かが判別される。 Σ NOx \le 30%CAPのときにはステップ205に進んで許可フラグがリセットされ、次いで処理サイクルを完了する。これに対して Σ NOx \ge 30%CAPのときにはステップ206に進んで許可フラグがセットされ、次いでステップ206に進んで許可フラグがセットされ、次いでステップ207に進む。

ステップ207では NO_x 吸収剤17に吸収されている NO_x 量の推定値 ΣNO_x が第7図に示す NO_x 吸収容量 NO_x CAPの70%である70%CAPを越えたか否かが判別される。 $\Sigma NO_x \le 70\%$ CAPのときには処理サイクルを完了する。

一方、ステップ207において Σ NO_x>70%CAPであると判別されると、即ちNO_x吸収剤17にNO_x吸収能力の70%以上のNO_xが吸収されていると判断されるとステップ208に進んでNO_x放出フラグがセットされる。次いでステップ209では排気ガス温Tに基いて第10図に示す関係から C_1 , C_2 , α , β が算出され、処理サイクルを完了する。NO_x放出フラグがセットされると次の処理サイクルではステップ200からステップ210に進み、カウント値Cが1だけインクリメントされる。次いでステップ211ではカウント値Cが C_1 よりも小さいか否かが判別される。 $C<C_1$ のときにはステップ212に進んで補正係数kに α が加算される。次いで処理サイクルを完了する。補正係数kに対する α の加算作用は $C \ge C_1$ となるまで継続して行われ、従って第9図に示されるようにこの間補正係数kの値は増大し続ける。

一方、ステップ211において $C \ge C_1$ になったと判断されるとステップ213に進んでカウント値Cが C_2 よりも小さくなったか否かが判別され、 $C < C_2$ のときには処理サイクルを完了する。従って第9図に示されるように $C \ge C_2$ となるまで補正係数kが一定に保持される。

次いでステップ213において $C \ge C_2$ になったと判断されたときにはステップ214に進んで補正係数kから β が滅算される。次いでステップ215では補正係数kが零又は負になったか否かが判別され、k>0のときには処理サイクルを完了する。従って第9図に示されるように $k\le 0$ となるまで補正係数kが減少せしめられる。なお、後述するようにk>0になるとこの間燃焼室3内に供給される混合気がリッチとされ、この間リッチの度合が第9図に示すパターンでもって変化せしめられる。

一方、ステップ215において k ≥ 0 になったと判断されるステップ216に進んでNOx放出フラグがリセットされ 50

る。次いでステップ217では Σ NO $_x$ が零とされる。即ち、このときNO $_x$ 吸収剤17に吸収されていた全NO $_x$ が放出されたと考えられるのでNO $_x$ 吸収剤17に吸収されているNO $_x$ の推定値 Σ NO $_x$ が零とされる。次いでステップ218においてカウント値Cおよび補正係数 $_x$ が零とされ、処理サイクルを完了する。

18

一方、ステップ201においてk≥1.0であると判別され たとき、即ち混合気をリッチ又は理論空燃比にすべき機 関運転状態のときにはステップ219に進んで車速度セン サ24の出力信号から車速Vが一定値、例えば130km/h以 上であるか否かが判断される。車速Vが130km/hを越え るような運転が行われるとNOx吸収剤17からNOxが完全に 放出されるのでこのときにはステップ221に進んでNOx吸 収剤17に吸収されている NO_x 量の推定値 ΣNO_x が零とされ る。これに対してV≤130km/hのときにはステップ220に 進んでk≥1.0となってから一定時間を経過したか否か が判別される。一定時間経過したときにはステップ221 に進んでΣNOxが零とされる。即ち、リッチ混合気或い は理論空燃比の混合気の燃焼が一定時間継続したときに はNOx吸収剤17から全NOxが放出されたと考えられるので このときにはNOx吸収剤17に吸収されているNOx量の推定 値ΣNOxが零とされる。

第17図から第19図は燃料噴射時間TAUの算出ルーチンを示しており、このルーチンは繰返し実行される。

第17図から第19図を参照するとまず初めにステップ25 0において第2図に示すマップから基本燃料噴射時間TP が算出される。次いでステップ251では機関の運転状態に応じて定まる第3図に示す補正係数Kが算出される。次いでステップ252ではアイドルスイッチ20の出力信号に基いてスロットル弁14がアイドリング開度であるか否かが判別される。スロットル弁14がアイドリング開度でないときにはステップ261に進んでリッチフラグがリセットされ、次いでステップ262に進む。

ステップ262では補正係数K-が1.-0よりも小さいか否かが判別され、K≥1.0のとき、即ち混合気の空燃比をリッチ又は理論空燃比とすべきときにはステップ268はにジャンプする。これに対してK≤1.0のとき、即ち混合気の空燃比をリーンにすべきときにはステップ263に進んで現在のサージタンク10内の絶対圧PMと前回の処理サイクルにおいて検出されたサージタンク10内の絶対圧PM1との圧力差ムPMが算出される。次いでステップ264では圧力差ムPMが一定値X。よりも大きいか否か、即ち急加速運転が行われているか否かが判別され、ムPM≤X。のとき、即ち急加速運転が行われていないときにはステップ268に進む。

ステップ268ではギア位置検出器23の出力信号に基いて自動変速機22のシフトダウン作用が行われているか否かが判別され、シフトダウン作用が行われていないときにはステップ272にジャンプする。ステップ272ではNO_x放出フラグがセットされているか否かが判別され、NO_x

x吸収剤では銅Cuがこれまで述べたNOx吸収剤17の白金Pt と同様な触媒作用をなし、空燃比がリーンのときには銅CuによりNOxが酸化されて($2NO+O_2 \rightarrow 2NO_2$)硝酸イオン NO_3- の形で吸収剤内に拡散される。

一方、空燃比をリッチにすれば同様に吸収剤からNOxが放出され、このNOxは銅Cuの触媒作用によって還元せしめられる。しかしながら銅CuのNOx還元力は白金PtのNOx還元力に比べて弱く、従ってBa-Cu-O系の吸収剤を用いた場合にはこれまで述べたNOx吸収剤17に比べてNOx放出時に還元されないNOx量が若干増大する。従ってBa-Cu-O系の吸収剤を用いた場合には第21図に示されるように吸収剤の下流に三元触媒28を配置することが好ましい。

第22図および第27図は本発明をディーゼル機関に適用した場合を示している。なお、第22図および第22図において第1図と同様な構成要素は同一の符号で示す。

ディーゼル機関では通常あるゆる運転状態において空気過剰率が1.0以上、即ち燃焼室3内の混合気の平均空燃比がリーンの状態で燃焼せしめられている。従ってこのとき排出されるNOxはNOx吸収剤17に吸収される。一方、NOx吸収剤17からNOxを放出すべきときにはNOx吸収剤17上流の機関排気通路内に炭化水素が供給され、それによってNOx吸収剤17への流入排気ガスの空燃比がリッチにされる。

第22図を参照するとこの実施例ではアクセルペダル50の踏み込み量に比例した出力電圧を発生する負荷センサ51が設けられ、この負荷センサ51の出力電圧はAD変換器40を介して入力ポート35に入力される。また、この実施例では吸気ダクト12内に吸気遮断弁52が配置され、この吸気遮断弁52は負圧ダイアフラム装置53のダイアフラム54に連結される。負圧ダイアフラム装置53のダイアフラム負圧室55は電磁切換弁56を介して大気又は負圧タンク57に選択的に連結され、一方、電子制御ユニット30の出力ポート36は対応する駆動回路39を介して電磁切換弁56に接続される。ダイアフラム室55は通常大気に開放されており、このとき吸気遮断弁52は第22図に示されるように全開位置に保持されている。

また、排気管16内には還元剤供給弁58が配置されており、この還元剤供給弁58は供給ポンプ59を介して還元剤タンク60に連結される。電子制御ユニット30の出力ポート36は夫々対応する駆動回路39を介して還元剤供給弁58および供給ポンプ59に接続される。還元剤タンク60内にはガソリン、イソオクタン、ヘキサン、ヘプタン、軽油、灯油のような炭化水素、或いは液体の状態で保存しうるブタン、プロパンのような炭化水素が充填されている。

第22図に示すディーゼル機関においても機関から排出された排気ガス中のNOx量からNOx吸収剤17内に吸収されたNOx量が推定される。即ち、ディーゼル機関においても機関回転数Nが高くなるほど機関から単時間当り排出 50

される排気ガス量が増大するので機関回転数Nが高くなるにつれて機関から単位時間当り排出されるNOx量は増大する。また、機関負荷が高くなるほど、即ちアクセルペダル50の踏込み量が増大するほど各燃焼室3から排出される排気ガス量が増大し、しかも燃焼温度が高くなるので機関負荷が高くなるほど、即ちアクセルペダル50の踏込み量が増大するほど機関から単位時間当り排出されるNOx量が増大する。

22

第23図(A)は実験により求められた単位時間当りに 機関から排出されるNOx量と、アクセルベダル50の踏込み量Acc、機関回転数Nとの関係を示しており、第23図 (A)において各曲線は同一NOx量を示している。第23 図(A)に示されるように単位時間当り機関から排出されるNOx量はアクセルベダル50の踏込み量Accが増大するほど多くなり、機関回転数Nが高くなるほど多くなる。なお、第23図(A)に示されるNOx量は第23図(B)に示すようなマップの形で予めROM32内に記憶されている。

ディーゼル機関においては燃焼室 3 内の混合気は空気 20 過剰のもとで、即ち平均空燃比がリーンの状態で燃焼せ しめられており、このとき機関から排出されたNOxはNOx 吸収剤17に吸収される。第24図はNOx吸収剤17へのNOx吸収量とNOx吸収剤17から流出した排気ガス中のNOx濃度との関係を示している。また、第24図においてNOx吸収量 AはNOx吸収剤17がNOxを良好に吸収しうる許容吸収限界量を示している。

第24図からわかるようにNOx吸収量がほぼ許容吸収限 界量Aよりも少ないときには排気ガス中の全NOxがNOx吸収剤17に吸収され、従ってこのときNOx吸収剤17から流 出した排気ガス中のNOx濃度は零となっている。これに 対してNOx吸収量が許容吸収限界量Aを越えるとNOx吸収量が増大するにつれてNOx吸収率が徐々に低下し、斯くしてNOx吸収剤17から流出した排気ガス中のNOx濃度が次第に高くなる。このときにはNOx吸収剤17に流入する排気ガス中のNOx量を H_1 (=1.0)とするとこのNOxのうちの K_1/H_1 (K_1)だけがNOx吸収剤17に吸収されることになる。

一方、この実施例では減速運転が行われたときにNOxの放出作用が行われる。即ち、減速運転が行われると切換弁56の切換え作用によってダイアフラム室53が負圧タンク57に連結され、それによって吸気遮断弁52が全閉近くまで閉弁せしめられる。同時に供給ポンプ61が駆動されると共に還元剤供給弁58が開弁せしめられ、それによって還元剤タンク60内に充填されている炭化水素が還元剤供給弁58から排気管16内に供給される。このときの炭化水素の供給量はNOx吸収剤17に流入する流入排気ガスの空燃比がリッチとなるように定められており、従ってこのときにNOx吸収剤17からNOxが放出されることになる

このように吸気遮断弁52が閉弁せしめられると機関か

20

これに対してステップ311において $T \le t_A$ であると判断されたとき、即ち減速運転期間が短かくて NO_X が依然として NO_X 吸収剤17内に残存しているときにはステップ313に進んで NO_X 吸収剤17に吸収されている NO_X 量の推定値 ΣNO_X が ΣNO_X に K_2 (第25図)を乗算したものとされる。従って次の割込みルーチンではステップ302においてこの ΣNO_X にNij・ Δ tが加算されることになる。

第27図に示す実施例ではNOx吸収剤17下流の排気通路6 0内にNOx濃度センサ62が配置される。このNOx濃度セン サ62はNOx吸収剤17から流出する排気ガス中のNOx濃度に 比例した出力電圧を発生し、この出力電圧がAD変換器41 を介して入力ボート35に入力される。また、出力ボート 36は対応する駆動回路39を介して警告灯63に接続される。

この実施例においても基本的にはNO $_{x}$ 吸収剤17に吸収されているNO $_{x}$ 量の推定値 $_{x}$ NO $_{x}$ が許容吸収限界量Aを越えたときには再生条件が成立するとNO $_{x}$ の再生が実行される。更にこの実施例では実際に吸収されているNO $_{x}$ 量が推定値 $_{x}$ NO $_{x}$ よりも多いか或いはNO $_{x}$ 吸収剤17が劣化しているか或いはその他の理由によってNO $_{x}$ 吸収剤17の吸収能力が低下したことを検出し、NO $_{x}$ 吸収剤17の吸収能力が低下したときには例えばNO $_{x}$ 吸収剤17の再生時間を長くしてNO $_{x}$ 吸収剤17の再生作用を促進するようにしている。

次に第28図から第30図を参照してNO_xの放出制御について説明する。なお、第28図から第30図に示すNO_xの放出制御ルーチンは一定時間毎の割込みによって実行される。

第28図から第30図を参照するとまず初めにステップ40 0においてアクセルペダル50の踏込み量および機関回転数 Nに基いて第23図(B)に示すマップから単位時間当り機関から排出される NO_{x} 量Nijが算出される。次いでステップ401では NO_{x} 吸収剤17に吸収されている NO_{x} 量の推定値 ΣNO_{x} が許容吸収限界量A(第24図)を越えたか否かが判別される。 $\Sigma NO_{x} \le A$ のときにはステップ402に進んで NO_{x} 量Nijに割込み時間間隔 Δ tを乗算し、これらの積Nij・ Δ tが ΣNO_{x} に加算される。積Nij・ Δ tは割込み時間間隔 Δ t の間に機関から排出された NO_{x} 量を表しており、従って ΣNO_{x} は NO_{x} 吸収剤17に吸収された NO_{x} 量の推定量を表わしている。次いでステップ403では NO_{x} の放出作用の実行を許可する実行許可フラグ Γ_{1} がリセットされ、次いでステップ415に進む。

一方、ステップ401において Σ NO_x>Aになったと判断されたときにはステップ404に進んでNO_x濃度センサ62により検出されているNO_x濃度NORが読込まれる。次いでステップ405ではNO_x濃度NORが一定値Woよりも大きいか否かが判別される。NOR \le WoのときにはNO_x吸収剤17が劣化しておらず、従ってNO_x吸収剤17には推定値 Σ NO_xどうりのNO_xが吸収されているものと考えられるのでステップ406に進んでNO_x吸収剤17の再生を促進すべきであること

を示す再生促進フラグ F_2 をリセットする。次いでステップ407ではカウント値Cが零とされ、次いでステップ408ではNij・ Δ t に K_1 (第24図)を乗算した積 K_1 ・Nij・ Δ t が Σ NOxに加算される。次いでステップ409に進んで実行許可フラグがセットされ、次いでステップ415に進む。ステップ415では実行許可フラグがセットされているか否かが判別される。実行許可フラグがセットされていないときにはステップ423に進んでカウント値Tが零とされ、次いで処理サイクルを完了する。

26

一方、ステップ415において実行許可フラグがセットされていると判断されるとステップ416に進んでNOxの放出作用を行うべき条件、即ちNOx吸収剤17の再生条件が成立しているか否かが判別される。この場合、前述したようにアクセルペダル50の踏込み量が零でありかつ機関回転数Nが予め定められた回転数よりも高いとき、即ち減速運転時にNOx吸収剤17の再生条件が成立していると判断される。

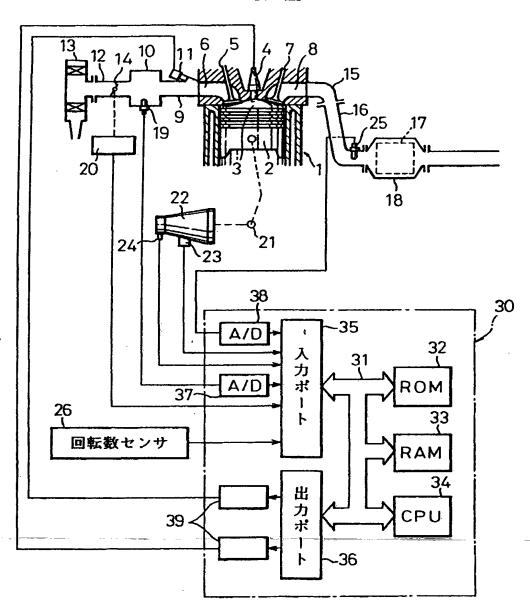
ステップ416において再生条件が成立したと判断されたときにはステップ417に進んで再生促進フラグがセットされているか否かが判別される。再生促進フラグがセットされていないときにはステップ148に進んで NO_X 吸収剤17の再生が実行される。即ち、吸気遮断弁52が閉弁せしめられ、還元剤供給弁58から還元剤が供給される。次いでステップ419ではカウント値Tに割込み時間間隔 Δ tが加算される。次いでステップ420では再生を開始してからの経過時間Tがto(第25図)を越えたか否かが判別され、 $T < t_o$ のときには処理サイクルを完了する。これに対して $T \ge t_o$ になると NO_X 吸収剤17の再生作用が停止され、ステップ422に進んで NO_X 吸収剤17に吸収されている NO_X 量の推定値 ΣNO_X が零とされる。次いでステップ423を経て処理サイクルを完了する。

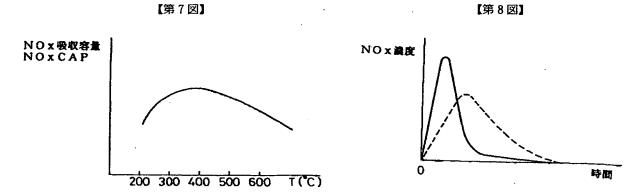
一方、再生条件が成立しなくなるとステップ416に進んで再生を開始してからの経過時間Tが一定時間 t_A を越えたか否かが判別される。この一定時間 t_A は前述したように t_0 よりも若干短かい時間であってN0x残存率が零であるとみなしうる時間を表わしている。従って $T>T_A$ のときにはステップ422に進んでN0x吸収剤17に吸収されているN0x量の推定値 $\Sigma N0x$ が零とされる。

これに対してステップ421において $T \le t_A$ であると判断されたとき、即ち減速運転期間が短かくて NO_X が依然として NO_X 吸収剤17内に残存しているときにはステップ424に進んで NO_X 吸収剤17に吸収されている NO_X 量の推定値 ΣNO_X が ΣNO_X に K_2 (第25図)を乗算したものとされる。

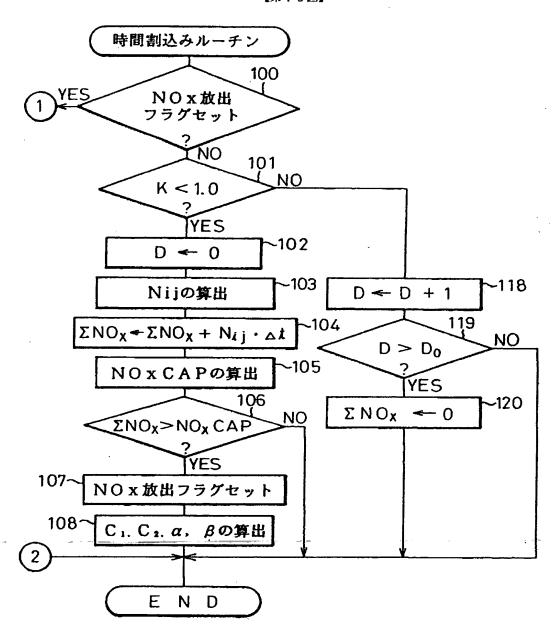
一方、ステップ405においてNOR>%。であると判別されると、即ちNOx濃度が高いと判別されるとステップ410に進んで再生促進フラグ F_2 がセットされ、次いでステップ411においてカウント値Cが1だけインクリメントされる。次いでステップ412ではカウント値Cが一定値Coよりも大きくなったか否かが判別され、 $C \leq C_0$ のときにはステップ408に進む。次いでステップ409および415を経

【第1図】

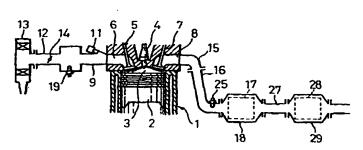




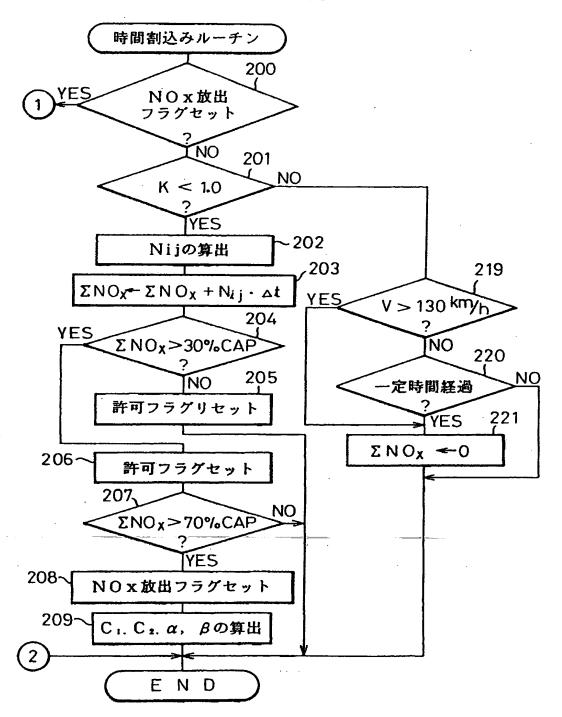
【第12図】



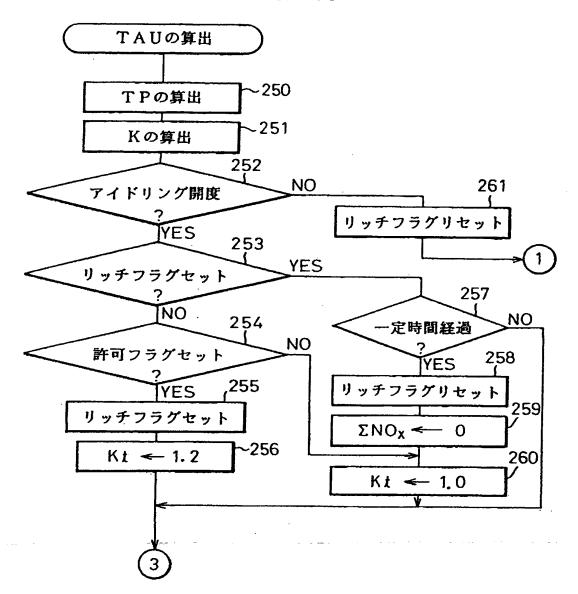
【第21図】



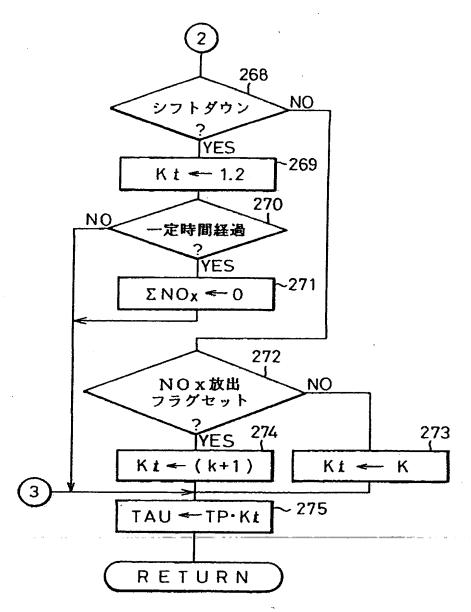
【第15図】



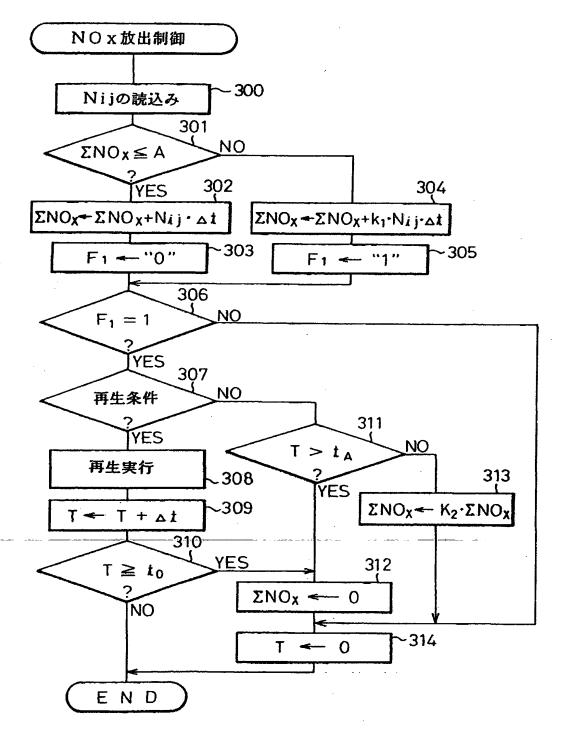
【第17図】



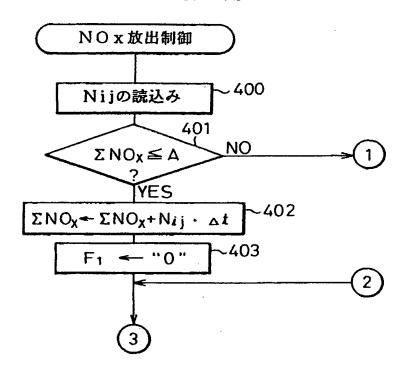
【第19図】



【第26図】



【第28図】



【第30図】

(29)

